(19)日本国特許庁 (JP)

# (12)特 許 公 報 (B2)

(11)特許番号

# 第2624089号

(45)発行日 平成9年(1997)6月25日

(24)登録日 平成9年(1997)4月11日

(51) Int. Cl. 6	識別記号	庁内整理番号	F I				
B01D 21/01	107	•	B01D 2	1/01	107	A	
C02F 11/14			C02F	1/14		D	•
C08F 8/44	MHV		C08F	8/44	MHV		
// CO8F 8/48	MHX			8/48	MHX		
D21H 17/34			D21H	3/38			
					請求項の数 6	(全13頁)	最終頁に続く
(21) 出願番号	特願平4-216017		(73)特	许権者	000005968		
					三菱化学株式	- • •-	
(22) 出願日	平成4年(1992)8	月13日			東京都千代田	区丸の内ニ	「目5番2号
		•	(72)発	明者	佐藤 眞一		
(65)公開番号	特開平5-192513				北九州市八幡	西区黒崎城る	五1番1号 三
(43)公開日	平成5年(1993)8	月3日			菱化成株式会	社黒崎工場P	勺
(31)優先権主張番号	特願平3-208314		(72)発	明者	榊原 利明		
(32)優先日	平3 (1991) 8月20	日					石1番1号 三
(33)優先権主張国	日本 (JP)				菱化成株式会:	社黒崎工場P	勺
			(72)発	明者	沢山 茂		
					神奈川県横浜		
					三菱化成株式		究所内
			(74)代	理人	弁理士 長谷	川 曉司	
•			審	査官	富永 正史		

# (54) 【発明の名称】カチオン性高分子凝集剤

1

# (57)【特許請求の範囲】

【請求項1】 下記(1) および/または(2) で表される繰り返し単位を $20\sim90$  モル%、下記(3) で表される繰り返し単位を $0\sim2$  モル%、下記(4) で表される繰り返し単位を $0\sim70$  モル%および下記(5) で

2

表される繰り返し単位を0~70モル%含有し、1規定の食塩水中0.1g/dlの溶液として、25℃で測定した還元粘度の値が0.1~10dl/gであることを特徴とするカチオン性髙分子凝集剤。

【化1】

$$-(CH2 - CR2 - CH2 - CR1 - CR$$

(式中 $R^1$  ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数 $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^-$  は陰イオンを表わす。)

【請求項2】 下記(1) および/または(2) で表される繰り返し単位を50~90モル%含有し、1規定の

食塩水中0.1g/dlの溶液として、25℃で測定した還元粘度の値が0.1~10dl/gであることを特徴とするカチオン性髙分子凝集剤。

11/2

$$\begin{array}{c} -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CR^1 - CH_2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^1 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 - CR^2 - CR^2 -) - \\ -(CH_2 -$$

(式中 $R^1$  ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数 $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^7$  は陰イオンを表わす。)

【請求項3】 請求項2のカチオン性高分子凝集剤であって、下記(3)で表される繰り返し単位を2~20モ

ル%、下記(4)で表される繰り返し単位を0~48モル%および下記(5)で表される繰り返し単位を0~4408モル%含有することを特徴とする請求項2のカチオン性高分子凝集剤。

【化3】

(式中 $R^1$  ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数  $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^-$  は陰イ オンを表わす。)

【請求項4】 下記(1) および/または(2) で表される繰り返し単位を20~90モル%、下記(3) で表される繰り返し単位を0~2モル%、下記(4) で表される繰り返し単位を0~70モル%および下記(5) で

表される繰り返し単位を0~70モル%含有し、1規定の食塩水中0.1g/dlの溶液として、25℃で測定した還元粘度の値が0.1~10dl/gであるカチオン性高分子凝集剤を、有機汚泥に添加することを特徴とする有機汚泥の処理方法。

### 【化4】

$$\begin{array}{c} \leftarrow C H_2 - C R^1 - C H_2 - C R^2 \rightarrow \\ & - C = N - \\ & N + H_3 X^- \end{array}$$
 (1)

$$-(C H_2 - C R^2 - C H_2 - C R^1) - (2)$$

$$N = C$$

$$N + H_3 X^-$$

(式中 $R^1$  ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数  $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^-$  は陰イオンを表わす。)

【請求項5】 下記(1) および/または(2) で表される繰り返し単位を50~90モル%含有し、1規定の

食塩水中0.1g/dlの溶液として、25℃で測定した還元粘度の値が0.1~10dl/gであるカチオン性高分子凝集剤を、有機汚泥に添加することを特徴とする有機汚泥の処理方法。

【化5】

(式中 $R^1$  ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数  $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^2$  は陰イオンを表わす。)

【請求項6】 請求項5のカチオン性高分子凝集剤において、下記(3)で表される繰り返し単位を2~20モ

$$\begin{array}{c} \leftarrow C H_2 - C R^2 \rightarrow \\ N H C O R^3 \end{array}$$

(式中 $R^1$ ,  $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は 炭素数  $1\sim 4$  のアルキル基または水素原子、 $X^-$  は陰イオンを表わす。)

#### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【産業上の利用分野】本発明はカチオン性高分子凝集剤に関する。詳しくは、アミジン構造単位を有することを 特徴とするカチオン性高分子凝集剤に関する。

#### [0002]

【従来の技術】カチオン性高分子は、凝集剤、紙用薬剤等の用途に利用される。従来、ジアルキルアミノアルキル (メタ) アクリレートの金属塩やアンモニウム塩の重合体、ポリアクリルアミドのホフマン分解反応物やマンニッヒ反応物等が知られている。また、近年、カチオン 40性高分子として、Nービニルホルムアミドの単独重合体あるいは共重合体を部分変成したポリビニルアミンが提案されている(米国特許第4,421,602号、同第4,774,285号、同第4,957,977号)。

## [0003]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、従来の

ル%、下記(4)で表される繰り返し単位を $0\sim4$ 8モル%および下記(5)で表される繰り返し単位を $0\sim4$ 8モル%含有することを特徴とする請求項5の有機汚泥の処理方法。

[化6]

カチオン性高分子では、各用途における機能、例えば、 凝集剤としての脱水性、ろ過性、保存安定性等について なお充分ではなく、一層の性能向上が望まれていた。

#### 30 [0004]

【課題を解決するための手段】本発明者等は上記の課題に鑑み鋭意検討を行った結果、アミジン構造を有する特定のカチオン性高分子が、凝集剤、特に有機汚泥用の凝集剤として極めて優れた性能を有していることを見い出し、本発明に到達した。すなわち、本発明に係るカチオン性高分子凝集剤の最も代表的なものは、下記(1)および/または(2)で表わされるくり返し単位(アミジン単位)を20~90モル%、(3)で表わされるくり返し単位(で表わされるくり返し単位(シアノ基単位)を0~70モル%、(5)で表わされるくり返し単位(アミノ基単位)を0~70モル%、(5)で表わされるくり返し単位(アミノ基単位)を0~70モル%、(5)で表わされるくり返し単位(アミノ基単位)を0~70モル%含有し、1規定の食塩水中0.1g/d1の溶液として、25℃で測定した還元粘度の値が0.1~10d1/gものである。

[0005]

【化7】

$$-\leftarrow C H_2 - C R^2 - C H_2 - C R^1 \rightarrow -$$

$$N = C -$$

$$N + H_3 X^-$$
(2)

【0006】(式中R<sup>1</sup>, R<sup>2</sup> は水素原子またはメチル基を、R<sup>3</sup> は炭素数1~4のアルキル基または水素原子、X<sup>2</sup> は陰イオンを表わす。)上記の(1)と(2)で表わされるアミジン単位は、5員環から成るアミジン構造を有しており、核磁気共鳴分光法(NMR)や赤外分光法(IR)等の分析において通常、等価で観測されるものであり、(1)と(2)の総量として定量され

る重合体のアミジン化反応における生成高分子のくり返し単位を考えた場合、(1)と(2)で表わされる2種類のくり返し単位が考慮されなければならない。尚、下記概念図において、(4)と(5)はアミジン化反応に関与しなかったシアノ基単位およびアミノ基単位を示している。

[0007]

【0008】上記のアミジン構造を有するカチオン性高分子の製造方法は特に限定されるものではないが、一般的には一級アミノ基または変換反応により一級アミノ基が生成しうる置換アミノ基を有するエチレン性不飽和モノマーと、アクリロニトリルまたはメタアクリロニトリルのニトリル類との共重合体を製造し、更に、該共重合体中のシアノ基と一級アミノ基を反応させてアミジン化することにより得ることができる。

【0009】上記のエチレン性不飽和モノマーとしては、一般式

 $CH_2 = CR^2 - NHCOR^3$ 

(式中、 $R^2$  は水素原子またはメチル基を、 $R^3$  は炭素数 $1\sim4$ のアルキル基または水素原子を表わす。) で表わされる化合物が好ましい。共重合体中において、かかる化合物に由来する置換アミノ基は、加水分解あるいは カアルコール分解により容易に一級アミノ基に変換され

る。更にこの一級アミノ基は、隣接したシアノ基と反応してアミジン化する。該化合物としては、N-ビニルホルムアミド ( $R^2=H$ 、 $R^3=H$ )、N-ビニルアセトアミド ( $R^2=H$ 、 $R^3=Me$ ) 等が例示される。

11

【0010】これらのエチレン性不飽和モノマーとニトリル類との重合モル比は、通常20:80~80:20であるが、若し所望ならばこの範囲外の重合モル比、例えば、更にエチレン性不飽和モノマーの比率の大きい重合モル比を採用することもできる。一般的にカチオン性高分子凝集剤中に占めるアミジン単位の比率が多い方が10凝集剤としての性能は優れている。また、アミン単位も凝集剤としての性能に有利に寄与していると考えられる。従って、凝集剤として好適な共重合体を与えるエチレン性不飽和モノマーとニトリル類との重合モル比は、一般に20:80~80:20、特に40:60~60:40である。

【0011】エチレン性不飽和モノマーとニトリル類との共重合の方法としては、通常のラジカル重合法が用いられ、塊状重合、水溶液沈殿重合、緊獨重合、乳化重合等のいずれも用いることができる。溶媒中で重合させる場合、原料モノマー濃度が通常5~80重量%、好ましくは20~60重量%で実施される。重合開始剤には一般的なラジカル重合開始剤を用いることができるががましく、2,2'ーアゾビスー2ーアミジノプロパンの塩酸塩等が例示される。また、重合区の温度で実施される。不活性ガス気流下、30~100℃の温度で実施される。得られた共重合体は、そのままの状態あるいは希釈して、海に大変液状もしくは懸濁状でアミジン化反応に供することができる、また、分離した後、固体な状でアミジン化反応に供することもできる。

【0012】アミジン化反応は、エチレン性不飽和モノマーとして前記一般式で示されるNービニルアミド化合物を用いた場合には、共重合体の置換アミノ基を一級アミノ基に変換し、次いで、生成した一級アミノ基と隣接するシアノ基と反応させてアミジン構造を生成させるという2段階反応により本発明に係るカチオン性高分子凝集剤を製造することができる。そして、好ましくは、該共重合体を、強酸また強塩基の存在下、水またはアルコール溶液中で加温して、一段階でアミジン構造を生成させる。この場合においても、先ず、一級アミノ基が中間構造として生成しているものと考えられる。

【0013】該反応の具体的条件としては、例えば、共重合体に対し、その置換アミノ基に対して通常0.9~5.0倍、好ましくは1.0~3.0倍当量の強酸、好ましくは塩酸を加え、通常80~1.50℃、好ましくは90~120℃の温度で、通常0.5~20時間加熱することによりアミジン単位を有するカチオン化高分子とすることができる。一般に置換アミノ基に対する強酸の当量比が大きいほど、かつ、反応温度が高いほど、アミ 50

ジン化が進行する。また、アミジン化に際しては反応に 供する共重合体に対し、通常10重量%以上、好ましく は20重量%以上の水を反応系内に存在させる。

12

【0014】本発明に係るカチオン性高分子から成る凝集剤は、最も典型的には、上記で説明したところに従い、Nービニルホルムアミドとアクリロニトリルとを共重合させ、生成した共重合体を、通常、水懸濁液として塩酸の存在下に加熱して置換アミノ基と隣接するシアノ基からアミジン単位を形成させることにより製造される。そして、共重合に供するNービニルホルムアミドとアクリロニトリルとのモル比、及び共重合体のアミジン化条件を選択することにより、各種の組成のカチオン性高分子から成る凝集剤を製造することができる。

【0015】本発明に係るカチオン性高分子からなる凝集剤の代表的なものの一つは、前記(1)および/または(2)で表わされる繰り返し単位を20~90モル%、前記(3)で表わされる繰り返し単位を0~2モル%、前記(4)で表わされる繰り返し単位を0~70モル%および前記(5)で表わされる繰り返し単位を0~70モル%含有しており、且つ0.1~10d1/gの還元粘度を有している。なお、本明細曹において、還元粘度は1規定の食塩水中、0.1g/d1の溶液として、25℃で測定するものとする。上述の凝集剤において、凝集剤としての性能に大きく寄与するのはアミジン単位であると考えられる。

【0016】アミジン単位の比率が大きいほど、凝集剤としての性能は一般的に向上する傾向にある。しかし、上述の共重合体を塩酸水溶液中で加熱する方法等ではアミジン単位が90モル%を越える比率のものを製造することは困難である。従って、凝集剤に占めるアミジン単位の比率は、通常30~85モル%であるのが好ましい。更に、製造の容易さと得られる凝集剤の性能の点からして、アミジン単位の比率が50~80モル%の凝集剤が一般的にいって最も好ましい。例えば、アミジン単位を50~80モル%、置換アミノ基単位を0~2モル%含有し、且つアミジン単位と、シアノ基単位とアミノ基単位の合計が97~100モル%である凝集剤は、最も優れたものの一つである。

【0017】繰り返し単位(3)はアクリロニトリルに比して高価なNービニルアミド化合物に由来するが、その存在は凝集剤としての性能に有利には貢献してはいないようである。従って、一般的には繰り返し単位(3)は0~2モル%、好ましくは0~1モル%の含有量であるべきである。繰り返し単位(3)が多くなると、凝集剤の脱水性能や保存安定性が悪化する場合がある。しかしながら、アミジン単位の比率が50モル%以上の場合には、繰り返し単位(3)が多量に存在しても性能の優れた凝集剤となる。このような凝集剤としては、例えば、アミジン単位が50~80モル%、繰り返し単位

(3) が2~20モル%、繰り返し単位(4)が0~4

け多くの繰り返し単位(3)が、繰り返し単位(1)、

14

8モル%および繰り返し単位(5)が0~48モル%であり、且つ繰り返し単位(1)~(5)の合計が90モル%以上、好ましくは97モル%以上であるものがあげられる。なお、繰り返し単位(3)の多い凝集剤を製造するには、Nービニルホルムアミドとニトリルとの共重合体に対し、共重合体中の置換アミノ基に対して当量以下の強酸を添加し、且つ反応系に存在する水の量を共重合体に対して20重量%以下として加熱すればよい。生成するカチオン性高分子凝集剤は、一般にそのままでは保存安定性が悪いので、強酸を添加して繰り返し単位(1),(2)および(5)のカチオン性単位を完全に

中和しておくことが好ましい。 【0018】繰り返し単位(4)の凝集剤としての性能に及ぼす影響は明らかでないが、少くとも悪影響はないと考えられる。繰り返し単位(4)は凝集剤中に0~70モル%存在するが、ニトリルは安価なモノマーなので、繰り返し単位(4)の存在は、凝集剤の製造コストを低下させ、コストに対する性能の優位性を向上させるのに有効である。繰り返し単位(4)の好適な存在比率は5~60モル%、特に5~50モル%である。

【0019】本発明に係る凝集剤において、繰り返し単位(4)とアミジン単位とのモル比[(1)+(2)/(4)]は一般に0.5~10.0の範囲にある。好ましくは、このモル比は2.0~5.0の範囲にあるべきである。何故ならばアミジン単位の多い方が一般に凝集剤としての性能は優れているからである。繰り返し単位(5)はカチオン性であり、アミジン単位と同じく凝集剤としての性能に有効に寄与していると考えられる。繰り返し単位(5)は凝集剤中に0~70モル%、好ましくは5~60モル%存在する繰り返し単位(1)、

(2) および (5) はいずれも繰り返し単位 (3) から 誘導されるものである。従って一般的に言ってできるだ

$$\begin{array}{c} \leftarrow C H_2 - C R^1 \rightarrow \\ C O N H_2 \end{array}$$

(2) または (5) に転換されているのが好ましい。 凝集剤に占める繰り返し単位 (1)、(2) および (5) の合計は一般に40モル%以上、好ましくは60~95 モル%である。これは凝集剤を構成する各繰り返し単位 のうち、凝集性能に有利に貢献すると考えられる繰り返し単位が大部分を占めることを意味する。 なお、本発明に係る凝集剤において繰り返し単位 (5) とアミジン単位とのモル比 [(1)+(2)/(5)]は、一般に 10 0.5~10.0の範囲にある。繰り返し単位 (5) よりもアミジン単位の方が凝集剤の性能により有効に寄りすると考えられるので [(1)+(2)/(5)]は 2.0~5.0の範囲にあるのがより好ましい。前述の如くアミジン構造の形成は、隣接する繰り返し単位

(4) と繰り返し単位 (3) (またはこれから生成した繰り返し単位 (5)) との反応によるので、通常、未反応の繰り返し単位 (4) が一部残存する。従って、本発明に係る凝集剤の好ましいものの一つは、繰り返し単位 (1)、(2) および(5) の合計が70~90モル%であり、且つ繰り返し単位(1)、(2)、(4) および(5) の合計が90モル%以上、好ましくは97モル%以上のものである。

【0020】本発明に係る凝集剤には、前述の繰り返し単位の外に更に他の繰り返し単位が含まれていてもよい。しかし、前述の繰り返し単位(1)~(5)の合計が90モル%以上、好ましくは95モル%以上を占めるべきである。本発明に係る凝集剤に通常含まれ得る他の繰り返し単位としては下記の(6)~(9)のようなものがあげられる。

30 【0021】

(6)

(7)

20

【0022】(式中R¹、R²は水素原子またはメチル基を、M²は陽イオンを表わす。)繰り返し単位(6)及び(7)は繰り返し単位(4)の加水分解により生成する。すなわちニトリル類とNービニルアミド化合物との共重合体を強酸と水の存在下に加熱してアミジン構造を形成させる際に、共重合体中のシアノ基の一部が同様に加水分解して繰り返し単位(6)のアミド基や繰り返し単位(7)のカルボキシル基が生成する。

【0023】繰り返し単位(6)(アミド基単位)が凝集剤としての性能にどのように影響するかは不明である 10が、通常は繰り返し単位(6)は少ない方が好ましいと考えられる。従って凝集剤中の繰り返し単位(6)の比率は通常0~5モル%、好ましくは0~2モル%の範囲にある。

【0024】繰り返し単位(7)(カルボキシル基単位)は、アニオン性繰り返し単位であり、凝集剤の性能に悪影響を及ぼすと考えられるので、その比率は少ない方が好ましい。凝集剤中の繰り返し単位(7)の比率は通常0~5モル%、好ましくは0~2モル%である。繰り返し単位(8)および/または(9)(ラクタム単位)は繰り返し単位(5)と(6)とから生成すると推定される。このものの凝集剤の性能に及ぼす影響は不明であるが、その比率は一般に0~5モル%、特に0~2モル%の範囲にある。

【0025】本発明に係るカチオン性高分子からなる凝集剤の還元粘度は、前述の如く、通常0.1~10d1/g、好ましくは1~8d1/gの範囲にある。本発明に係る凝集剤は各種の排水からその中の懸濁物質を凝集させて除去するのに用いられる。特に、このものは有機汚泥に対して極めて有効である。例えば、都市下水の処理場において、下水から沈降させた初沈生汚泥、活性汚泥槽からの流出水から沈降させた余剰汚泥ないしはこれらの混合物(眩混合物を、通常「混合生汚泥」という)、更には、活性汚泥を嫌気性醗酵処理する際に発生

する消化汚泥に、この凝集剤を添加すると強固なフロックを形成する。このフロックをベルトプレス、スクリュープレス、フィルタープレスなどの圧搾脱水装置、または遠心分離機、真空濾過機などの圧力脱水装置で処理すると著るしく大きい脱水速度で脱水を行なうことができ、且つ低含水率の濾滓が得られる。なお、有機汚泥ともては都市下水処理場で発生するものの他に、屎尿を活性汚泥処理する際に発生する汚泥、屎尿や活性汚泥を嫌気性醗酵処理する際に発生する汚泥、更には都市下水以外の各種の産業排水を活性汚泥処理する際に発生する汚泥なども有利に処理することができる。

【0026】凝集剤は汚泥を含むスラリーに対し、その 固形分に対して通常0.01~3.0(重量)%、好ま しくは0.1~1.0(重量)%となるように添加す る。なお、汚泥を含むスラリーのpHは3.5~8.0 であるのが好ましい。pH4.5~7.5のスラリーに 50

この凝集剤を添加すると、特に優れた凝集効果が発現される。

16

#### [0027]

【実施例】以下、本発明を実施例により更に具体的に説明するが、本発明は、その要旨を越えない限り以下の実施例に限定されるものではない。なお、実施例において「%」は、特に断らない限り、「重量%」を意味する。 【0028】実施例1~5

[凝集剤の製造法] 撹拌機、窒素導入管、冷却管を備えた50mlの四つロフラスコに、表ー1に示すモル分率のアクリロニトリルを含有する、アクリロニトリルとNービニルホルムアミドの混合物6.0gおよび34.0gの脱塩水を入れた。窒素ガス気流中、撹拌しつつ60℃に昇温したのち、10%の2,2′ーアソビスー2ーアミジノプロパン・2塩酸塩水溶液0.12gを添加した。45℃で4時間、撹拌保持した後、60℃に昇温し、更に3時間保持し、水中に重合体が析出した懸濁物を得た。該懸濁物に水を20g添加し、次いで、重合体中のホルミル基に対して2当量の濃塩酸を添加して規拌しつつ100℃に4時間保持し、重合体をアミジン化した。得られた重合体の溶液をアセトン中に添加し、析出せしめ、これを真空乾燥して固体状重合体A~Eを得た

【0029】該重合体A~Eにつき、以下に示す方法により組成と還元粘度を測定した。結果を表-1に示す。【0030】 [組成の分析法] アミジン化を行う前の各原料重合体の組成は、"CーNMRスペクトル("Cー該磁気共鳴スペクトル) の各モノマー単位に対応した吸収ピークの積分値より算出した。アミジン化後の重合体A~Eの組成は、"CーNMRスペクトルの各繰り返し単位に対応した吸収ピークの積分値より算出した。なお、繰り返し単位(1)と(2)は区別することなく、その総量として求めた。

【0031】また、繰り返し単位(1)と(2)、

(6) 及び(8) と(9) の吸収ピークは170~18 5ppm付近の非常に近接した位置に認められるため、 以下のような方法により各吸収ピークに対応する構造を 帰属した。即ち、重合体の元素分析、水分量の測定によ り重量収支を確認し、更に、重合体の。C-NMRスペクトルの他にIRスペクトルも測定し、重合体のスペクトルとアミジン基、アミド基及びラクタム基等を有する 既知化合物でのスペクトルとを詳細に比較検討する方法 を採用したものである。

【0032】 [還元粘度の測定] 重合体A~Eにつき、 1規定の食塩水中0.1g/dlの溶液として25℃で オストワルドの粘度計を用いて測定した。

【0033】 [凝集剤性能試験] 上記構造例で得た重合体A~Eを用いて凝集性能試験を実施した。即ち、商業的な活性汚泥処理設備の余剰汚泥(固型分1.5%、p

18

H=6.5)100mlを200mlのビーカーに入れ、次いで、重合体A~Eの0.25%水溶液をそれぞれ10ml添加した。先端に直径5mm、長さ20mmの丸棒を3本付した撹拌棒を用いて1000r.p.mで10秒間撹拌した。凝集汚泥を重量濾過により60メッシュのナイロン濾布で濾過し、濾過時間60秒で濾過できる量(濾水量)を測定した。

17

【0034】重力濾過後の汚泥を30cm角のポリエス 合体 デル製モノフィラメント濾布(日本フィルコン製OLh 映を - C) 2枚にはさみ、更にこれを水ぬけの溝を有するポ 10 り塩化ビニル板にはさみピストン径20mmの油圧プレスにてピストン圧50kg/cm²の加圧条件を保ち、 30秒間プレス脱水した。脱水汚泥の重量と120℃で 3時間乾燥後の汚泥固型分の重量から脱水汚泥の含水率 を求めた。この濾水量及び含水率の測定結果を表−1に り、示す。

【0035】 [凝集剤の熱安定性試験] 重合体A~Eを 120℃のオーブン中に8時間保持したのち、各重合体 0.4gを取り、各々に水200mlを加え、室温で2 時間撹拌混合した。該溶液をゴム平板上に流し、不溶解 20 分の量を以下のように判定した。結果を表-1に示す。 ○:不溶解分なし

△ :不溶解粒子2~5個

× :不溶解分6個以上

××:ほとんど不溶

【0036】比較例1~2

アミジン構造を有するくり返し単位を実質的に含まない 重合体F (比較例1) と、従来の凝集剤として用いられ ているジメチルアミノエチルアクリレートの重合物(重 合体G、比較例2)の凝集剤性能試験および熱安定性試 験を前記と同様の方法で行なった。結果を表-1に示 す。

【0037】比較例3~6及び実施例6~10 実施例3において、アクリロニトリルとNービニルホルムアミドの共重合体をアミジン化するにあたり、塩酸量、反応温度及び反応時間を変えて実施することにより、表-2に示す重合体H~Oを得た。なお、比較例6については添加した濃塩酸の量をホルミル基に対して1当量とした。

【0038】これらの重合体について、実施例1と同様な方法で凝集性能試験を行い、遮水量及び含水率を求めた。この結果を表-2に示す。

[0039]

【表1】

60 40 100 4	20 100	40 60 100 4	30 70 100 4	50 50 60 10	     
	ফ্র	<b>統</b>	83	es	1
,	0	О	ස 0	9	1
3 64	83	9	æ	3 43	ı
0	0	2	က	0	ı
0	0 0	1 0	2 0	0 0	ı
. 4. . r.	4.0	3.5	3.0	4.0	7.0
110	115	981	100	8	70
74	73	75	75	11	82
) 0	0	0	٥	×	×
	1 17 43 0 0 0 4.5 110 74	1 17 43 0 0 0 4.5 110 74 0 23 23 0 0 0 0 4.0 115 73	1     17     43     0     0     0     4.5     110     74       0     23     23     0     0     0     4.0     115     73       0     35     6     2     1     0     3.5     100     75	1     17     43     0     0     4.5     110     74       0     23     23     0     0     4.0     115     73       0     35     6     2     1     0     3.5     100     75       0     55     8     3     2     0     3.0     100     75	1     17     43     0     0     4.5     110     74       0     23     23     0     0     4.0     115     73       0     35     6     2     1     0     3.5     100     75       0     55     8     3     2     0     3.0     100     75       6     48     43     0     0     0     4.0     80     77

英

[0040]

【表2】

22

盼

	四人	モノマー組成(モル%)		アミジン化祭・年	グ年	魔	童合体繰り返し単位組成(モル%)	関し、	単位組	松	1.8		頃	E 7	1
	n <del> </del>	N-E-1/	7719	殿(	盟の	(1)+(2)	© (4)	( <u>4</u> )	(2)	99	E 3	(8)+(8)	<b>杂</b>	T VOI	μī Ş
		dala) (L	<u>.</u>	3	Ì	((2))	變	爾	強	強	(加集)	(////	(d1/g)	(m)	8
比较例3	H	20	20	75	2	က	10	49	88	0	0	0	3.3	20	£2
五弦图4	-	ଯ	යි	73	4	យ	ß	47	42	0	0	0	3.5	8	22
五数例5	در	SS.	යි	55	91	11	0	₩	45	0	0	0	4.0	용	11
五数图6	×	29	ය	75	10	12	တ	44	33	0	0	0	4.0	8	22
実協例6	7	න	20	ક્ક	23	8	0	42	88	0	0	0	4.0	<u>8</u>	ਨ
実統例7	Z	20	යි	8	ব্য	83	0	83	ౙ	0	0	0	4.0	110	73
東福列8	Z	යි	S	35	∞	43	0	83	<b>8</b> 3	0	0	0	4.0	115	<u></u>
宏稿例9	0	ଲ	GS.	110	2	路	<b>o</b> .	ଛ	ន	2	-	0	4.0	110	22
実施例10	Д.	20	20	110	4	29	0	13	19	3	2	. 1	3.8	105	73

【0041】実施例11~13

表

撹拌機、窒素導入管、冷却管を備えた50mlの四つ口 フラスコに、表-3に示すモル分率のアクリロニトリル を含有する、アクリロニトリルとN-ピニルホルムアミ ドの混合物 6.0gおよび34.0gの脱塩水を入れ た。窒素ガス気流中、撹拌しつつ45℃に昇温した後、 10%の2, 2′ーアゾピスーアミオジノプロパン2塩 酸塩水溶液 0. 12gェを添加した。撹拌下、45℃で 4時間保持後60℃に昇温し3時間保持し、水中に重合 体が析出した懸濁物を得た。

【0042】析出した重合体を適別後、40℃で真空乾 50

40 燥し含水率15%の固形物とした。これを回転する50 mlナス型フラスコに入れ、重合体中のホルミル基に対 して等量の濃塩酸を添加して100℃に5時間保持し、 重合体をアミジン化した。得られた重合体をアセトン中 に添加し洗浄後真空乾燥し、表-3に示す固体状重合体 Q~Sを得た。

【0043】該重合体Q~Sにつき、実施例1と同様な 方法で凝集性能試験を行い、濾水量及び含水率を求め た。この結果を表-3に示す。

[0044]

【表3】

B

**版 4** 

F 23 83 民 (g/[p) 华 蝦 (8)+(8) (*÷*1/47) 0 0 重合体繰り返し単位組成(モル%) 0 0 同穴塞  $\sim$ 14 ध 83  $\infty$ 91 63 8 Ŋ വ ហ 8 8 ノレー箇段(ホテ名) 몺 45 B ಜ **₽** 出 重合体 Ø ഗ

実施例12

က

1

表

特許 2 6 2 4 U 8

【0045】実施例14~18、比較例7~8 3種類の有機汚泥X~Zに、前述の重合体A~Gを表-4に示す量だけ添加した以外は実施例1と凝集性能試験 を行い、濾水量と含水率を求めた。結果を表-4に示 す。

【<u>0</u>046】 【表4】

25				( 1	<b>J</b> ,					2	6
	2.1%	0.9	45大學 (%)	83	88	88	88	83	\$	84	
	B B形分2.1%	0	(三)	70	22	2	20	8	S	50	
	消化汚泥 III=7.4.	0.6	4大年(%)	æ	83	8	83	\$	88	85	
	汚泥2 (	Õ	<b>海水</b> 岛 (ml)	딿	8	絽	ਖ਼	25	45	40	
	1.7%	0.6	4大帝 (36)	74	74	74	73	92	82	79	
	池 固形分1.7%	0	(三)	120	110	110	93	86	55	70	
	混合生污泥则=7.0. 图	0.4	40大年 (36)	ট	73	Ð	92	77	79	80	
	污泥Y	Ö	([1])	용	86	8	8	88	88	60	
	2.6%	750EA	4大帝 (%)	22	202	20	11	11	74	75	
	形 固型分		<b>海大師</b> (III)	120	110	110	100	100	20	99	
	混合生污泥 pil=4.5, 匿		金水平 (%)	72	72	72	72	73	74	75	
	<del>汚泥</del> X (		<b>海大</b> 衛 (国)	96	82	8	8	8	09	22	
		版 古 母 単量%)	重合体	A	Ф	ပ	Ω	Œ	Œ,	IJ	
		重合体添加量 对团形分、重量%	/	<b>北部</b> 例14	<b>北</b> 柳15	美施例16	実施例17	美施例18	比較例7	比較例8	

[0047]

【発明の効果】本発明のカチオン性高分子凝集剤を用い て処理された有機汚泥は、強固な凝集フロックを形成す るので、その処理が著めて効率的である。具体的には濾

40 過速度が速く、脱水後の含水率の低いケーキを得ること ができる。特に、都市水処理場で大量に発生する余剰汚 泥、混合生汚泥、消化汚泥等の処理に効果的であり、か かる方面での産業への寄与は絶大なものがある。

フロントページの続き

(51) Int. Cl. 6

識別記号

庁内整理番号

FΙ